

⑤

Int. Cl.:

C 07 c, 31/18

BUNDESREPUBLIK DEUTSCHLAND

DEUTSCHES PATENTAMT



⑥

Deutsche Kl.: 12 o, 5/03

⑩

Offenlegungsschrift 2 231 986

⑪

Aktenzeichen: P 22 31 986.4-42

⑫

Anmeldetag: 29. Juni 1972

⑬

Offenlegungstag: 24. Januar 1974

Ausstellungsriorität: —

⑭

Unionspriorität

⑮

Datum: —

⑯

Land: —

⑰

Aktenzeichen: —

⑲

Bezeichnung: Verfahren zur Herstellung von 1,4 Butandiol

⑳

Zusatz zu: —

㉑

Ausscheidung aus: —

㉒

Anmelder: Mitsubishi Petrochemical Co., Ltd., Tokio

Vertreter gem. § 16 PatG: Wächtershäuser, G., Dipl.-Chem. Dr.rer.nat., Patentanw.,
8000 München

㉓

Als Erfinder benannt: Kanetaka, Junichi; Mori, Shoichiro Ibraki; Kobayashi,
Itaru, Tokio (Japan)

Prüfungsantrag gemäß § 28 b PatG ist gestellt

000 1731 11

ORIGINAL INSPECTED

④ 1:74 309 884/1414

6/90

BEST AVAILABLE COPY

2231986

MP - 43

1 A - 382

MITSUBISHI PETROCHEMICAL CO., LTD., T o k y o , Japan

Verfahren zur Herstellung von 1,4-Butandiol

Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von 1,4-Butandiol durch Umsetzung von γ -Butyrolacton mit Wasserstoff in Gegenwart eines Kupfer-Chromat-Katalysators.

Es ist bekannt, 1,4-Butandiol im industriellen Maßstab nach dem Reppe-Verfahren, aus 1,4-Butindiol, welches seinerseits durch Umsetzung von Acetylen mit Formaldehyd gewonnen wird, zu gewinnen. Es ist ferner vorgeschlagen worden, Dicole durch Hydrierung von Lactonen unter Verwendung von Kupfer-Chromat-Katalysatoren herzustellen. Die herkömmlichen Kupfer-Chromat-Katalysatoren verlieren jedoch bei dieser Reaktion rasch ihre katalytische Aktivität.

Es wird angenommen, daß dieser Aktivitätsverlust auf eine Reduktion der Kupferkomponente in dem Kupfer-Chromat-Katalysator zu metallischem Kupfer (Cu) zurückzuführen ist. Diese Schlußfolgerung basiert auf den Ergebnissen von Röntgenbeugungstests.

Daher wäre es erwünscht, die Bildung von metallischem Kupfer durch Reduktion zu inhibieren und somit die Lebensdauer des Katalysators zu erhöhen. Es ist somit Aufgabe der vorliegenden

309884/1414

ORIGINAL INSPECTED

Erfahrung, ein Verfahren zur Herstellung von 1,4-Butandiol der genannten Art zu schaffen, welches mit hoher Ausbeute und großer Selektivität bei wirtschaftlichem Katalysatoreinsatz zu dem angestrebten Produkt führt.

Diese Aufgabe wird erfindungsgemäß dadurch gelöst, daß man einen Kupfer-Chromat-Katalysator mit einem Gehalt einer Verbindung des Kaliums, des Natriums, des Rubidiums, des Aluminiums, des Titans, des Eisens, des Kobalts oder des Nickels oder von Mischungen dieser Verbindungen verwendet. Kalium-, Rubidium- oder Eisenverbindungen sind besonders bevorzugt.

Der für das erfindungsgemäße Verfahren verwendete spezifische Katalysator kann dadurch hergestellt werden, daß man einem herkömmlichen Kupfer-Chrom-Verbindung-Kuchen, welcher zur Herstellung herkömmlicher Kupfer-Chromat-Katalysatoren dient, eine Verbindung des Kaliums, des Natriums, des Rubidiums, des Aluminiums, des Titans, des Eisens, des Kobalts, des Nickels oder Mischungen dieser Verbindungen einverleibt. Der Kupfer-Chromat-Kuchen kann durch Vermischen einer Kupferverbindung, wie z. B. Kupfer-(II)-nitrat mit einer Chromverbindung, wie z. B. Ammoniumchromat und mit einer wässrigen basischen Lösung wie z. B. einer Ammoniaklösung hergestellt werden. Die spezielle Methode der Herstellung dieses Katalysators ist nicht kritisch. Es wird angenommen, daß der Kupfer-Chromat-Katalysator seine größte Aktivität entfaltet, wenn das Atomverhältnis von Cu zu Cr etwa den Wert 1 hat, was einer Komponenten der Formel $CuO \cdot CuCr_2O_4$ entspricht.

Die zusätzlichen Komponenten können in Form von Salzen, insbesondere in Form von Nitraten oder Carbonaten eingesetzt werden. Diese Salze werden dem Kuchen in Form wässriger Lösungen einverleibt, wenn es sich bei der Metallkomponente nicht um Titan handelt. Falls die zusätzliche Metallverbindung eine Titanverbindung ist, so kann diese in Form einer Paste von Tita-
dioxid zugesetzt werden, welch letztere durch Kneten TiO_2 mit einer geringen Wassermenge hergestellt wurde.

309884/1414

BAD ORIGINAL

Es ist insbesondere bevorzugt, daß die zusätzliche Komponente wasserlöslich ist und leicht durch Hitzeeinwirkung zersetzt werden kann und dabei zu dem entsprechenden Metalloxyd führt, ohne daß es zu einem unerwünschten Rückstand kommt. Es ist jedoch auch möglich, eine wasserunlösliche Verbindung, wie z. B. Titandioxid einzusetzen.

Der Kupfer-Chrom-Verbindung-Kuchen wird mit der zusätzlichen Komponente vermischt und sodann unter Verwendung eines geeigneten Kneters geknetet. Der erhaltene Kuchen wird bei 100 - 110 °C getrocknet und bei 230 - 270 °C an der Luft zersetzt und danach während etwa 1 h bei etwa 350 °C kalziniert. Die Kalzinierung kann in Gegenwart eines inerten Gases, wie z. B. Stickstoff durchgeführt werden, es ist jedoch bevorzugt, dabei unter einer Luftatmosphäre zu arbeiten. Dies führt dazu, daß alle metallischen Komponenten nach der Kalzinierung in Form von Oxiden in dem Katalysatorsystem vorliegen.

Das Atomverhältnis der zusätzlichen Komponenten zur Kupferkomponente des Kupfer-Chromat-Katalysators beträgt 0,005 - 0,2, ausgedrückt als Metall der zusätzlichen Komponente/Cu. Wenn als zusätzliche Komponente eine Verbindung des Kaliums, des Natriums, des Rubidiums, des Aluminiums, des Titans oder des Eisens eingesetzt wird, so ist ein Atomverhältnis von 0,005 - 0,10 und insbesondere von 0,01 - 0,08 bevorzugt. Wenn die zusätzliche Komponente eine Verbindung des Kobalts oder des Nickels ist, so ist ein Atomverhältnis von 0,05 - 0,20 und insbesondere von 0,01 - 0,15 bevorzugt. Die zusätzlichen Komponenten können dem Kupfer-Chromat-Katalysator in alternativer Weise dadurch beigegeben werden, daß man den Kupfer-Chromat-Katalysator mit einer Lösung einer Verbindung der zusätzlichen Komponente imprägniert, worauf die Mischung unter geeigneten Bedingungen kalziniert wird. Sodann kann der Katalysator für die Hydrierung des γ -Butyrolactons herangezogen werden. Diese Reaktion findet gewöhnlich vorzugsweise bei einer Temperatur von 150 - 260 °C und insbesondere bei 180 - 230 °C statt. Unterhalb 180 °C kann es vorkommen, daß die Reaktions-

309884/1414

geschwindigkeit zu gering ist und oberhalb 230 °C kann es geschehen, daß die Bildung von Tetrahydrofuran und von n-Butanol als Nebenprodukte zu groß wird.

Die Reaktionsgeschwindigkeit ist im allgemeinen dem Reaktionsdruck proportional. Gute Reaktionsgeschwindigkeiten werden erreicht, wenn der Druck im Bereich von 30 - 300 kg/cm² und vorzugsweise im Bereich von 80 - 150 kg/cm² liegt.

Der Katalysator kann in Form eines in einer flüssigen Phase suspendierten Pulvers eingesetzt werden oder in Form von Teilchen in einem Festbettreaktor, insbesondere wenn die Reaktion in der Dampfphase oder in einer dampfhaltigen gemischten Phase durchgeführt wird.

Im folgenden wird die Erfindung anhand von Ausführungsbeispielen näher erläutert.

Beispiel 1

Eine wässrige Lösung von 260 Teilen Kupfer-(II)-nitrat Cu(NO₃)₂ · 3H₂O in 900 Teilen entsalztem Wasser wurde tropfenweise zu einer wässrigen Lösung von 151 Teilen Ammoniumbichromat und 225 Teilen einer 28%igen Ammoniaklösung in 900 Teilen entsalztem Wasser unter Rühren gegeben, wobei ein Niederschlag von Kupfer-Chromat anfiel. Die Temperatur der Mischung wurde auf 75 - 85 °C gehalten, während die Komponenten zugesetzt wurden. Der Niederschlag wurde von der Mutterlauge durch Abfiltrierung abgetrennt, wobei 331 Teile eines Kupfer-Chromat-Kuchens erhalten wurden. Die Analyse zeigt, daß die Kupferverbindung in Mengen von 13,0 Gewichtsprozent, berechnet als Cu vorliegt und daß die Chromverbindung in Mengen von 10,9 Gewichtsprozent, berechnet als Cr, vorliegt, und daß somit das Atomverhältnis von Cu zu Cr 1 : 0,98 ist.

Eine wässrige Lösung von Kaliumnitrat (KNO₃) wurde zu 30 g

des Kuchens gegeben. Es wurden sechs verschiedene Lösungen eingesetzt. Diese enthielten die folgenden Kaliumnitratmengen: Katalysator 1 = 0 g; Katalysator 2 = 0,063 g; Katalysator 3 = 0,159 g; Katalysator 4 = 0,317 g; Katalysator 5 = 0,475 g oder Katalysator 6 = 0,634 g. Die Mischung wurde in einem Kneter geknetet und sodann bei 100 - 105 °C getrocknet. Nach dem Trocknen wurde die Mischung bei 210 - 250 °C unter einem Luftstrom von 500 - 700 cm³/min in einem Quarzrohr mit einem Innendurchmesser von 25 mm zersetzt, worauf während 1 h bei 350 °C kalziniert wurde.

In einen 100 cm³-Autoklaven, welcher mit einem Magnetührer ausgerüstet war, wurden 40 g δ -Butyrolacton gegeben und mit Wasserstoff bei einer Reaktionstemperatur von 200 °C und unter einem Reaktionsdruck von 100 kg/cm² in Gegenwart von 1 g des jeweiligen Katalysators umgesetzt. Die Ergebnisse sind in der nachstehenden Tabelle I zusammengestellt.

Tabelle I

Katalysator	Atomverhältnis von K/Cu	1,4-Butandiol Ausbeute (Gew.-%)	Selektivität (Gew.-%)
1	0	44,4	99,5
2	0,01	51,8	99,0
3	0,025	60,5	99,4
4	0,05	51,3	99,2
5	0,075	44,9	99,5
6	0,10	32,6	99,7

Bemerkung: Der Katalysator 1 dient als Vergleichs-Katalysator.

Beispiel 2

Eine wässrige Lösung von Rubidiumnitrat (RbNO₃) [0,272 g (Katalysator 7); 0,679 g (Katalysator 8) oder 0,905 g (Katalysator 9)] wurde zu 30 g eines Kupfer-Chromat-Kuchens

nach Anspruch 1 gegeben und jeder der Katalysatoren wurde gemäß Beispiel 1 hergestellt. Die Ergebnisse sind in Tabelle II zusammengestellt.

Tabelle II

Kataly- sator	Atomverhältnis Rb/Cu	1,4-Butandiol Ausbeute (Gew.-%)	Selektivität (Gew.-%)
7	0,03	51,0	99,5
8	0,075	58,9	99,7
9	0,10	43,2	99,6

Beispiel 3

Eine wässrige Lösung von Natriumcarbonat (Na_2CO_3) [0,163 g (Katalysator 10), 0,325 g (Katalysator 11) oder 0,651 g (Katalysator 12)] wurde zu 30 g eines Kupfer-Chromat-Küchens gemäß Beispiel 1 gegeben und der jeweilige Katalysator wurde gemäß Beispiel 1 hergestellt, wobei die gleichen Bedingungen gewählt wurden. Die Ergebnisse sind in Tabelle III zusammengestellt.

Tabelle III

Kataly- sator	Atomverhältnis Na/Cu	1,4-Butandiol Ausbeute (Gew.-%)	Selektivität (Gew.-%)
10	0,025	49,6	99,5
11	0,05	51,9	99,3
12	0,10	24,3	98,9

Beispiel 4

Eine wässrige Lösung von Aluminiumnitrat ($\text{Al}(\text{NO}_3)_3 \cdot 9\text{H}_2\text{O}$) [0,58 g (Katalysator 13); 1,15 g (Katalysator 14) oder 2,30 g (Katalysator 15)] wurde zu 30 g eines Kupfer-Chromat-Küchens gemäß Beispiel 1 gegeben und der jeweilige Katalysator wurde unter den gleichen Reaktionsbedingungen wie bei Beispiel 1

309884/1414

hergestellt. Die Ergebnisse sind in Tabelle IV zusammengestellt

TABELLE IV

Kataly- sator	Atomverhältnis Al/Cu	1,4-Butandiol Ausbeute (Gew.-%)	Selektivität (Gew.-%)
13	0,025	54,1	97,6
14	0,05	55,4	98,4
15	0,10	42,2	99,0

Beispiel 5

Eine Paste einer Mischung von Titanoxid (TiO_2) [0,123 g (Katalysator 16), 0,245 g (Katalysator 17) oder 0,490 g (Katalysator 18)] und von entsalztem Wasser wurde zu 30 g eines Kupfer-Chromat-Kuchens gemäß Beispiel 1 gegeben und der jeweilige Katalysator wurde gemäß Beispiel 1 unter den gleichen Reaktionsbedingungen hergestellt. Die Ergebnisse sind in Tabelle V zusammengestellt.

TABELLE V

Kataly- sator	Atomverhältnis Ti/Cu	1,4-Butandiol Ausbeute (Gew.-%)	Selektivität (Gew.-%)
16	0,025	51,8	98,0
17	0,05	51,4	98,0
18	0,10	43,4	99,2

Beispiel 6

Eine wässrige Lösung von Nickelnitrat ($Ni(NO_3)_2 \cdot 6H_2O$ [0,446 g (Katalysator 19), 0,892 g (Katalysator 20), 1,339 g (Katalysator 21), 2,14 g (Katalysator 22) oder 3,57 g (Katalysator 23)] wurde zu 30 g des Kupfer-Chromat-Kuchens gemäß Beispiel 1 gegeben und der jeweilige Katalysator wurde gemäß Beispiel 1 unter den gleichen Reaktionsbedingungen hergestellt.

309884/1414

Die Ergebnisse sind in Tabelle VI zusammengestellt.

Tabelle VI

Kataly- sator	Atomverhältnis Ni/Cu	1,4-Butandiol Ausbeute (Gew.-%)	Selektivität (Gew.-%)
19	0,025	54,9	98,3
20	0,05	51,4	98,6
21	0,075	53,3	98,6
22	0,120	50,2	97,7
23	0,20	37,1	99,0

Beispiel 7

Eine wässrige Lösung von Eisenitrat ($\text{Fe}(\text{NO}_3)_3 \cdot 9\text{H}_2\text{O}$) [$0,622 \text{ g}$ (Katalysator 24), $1,244 \text{ g}$ (Katalysator 25), $1,866 \text{ g}$ (Katalysator 26) oder $3,732 \text{ g}$ (Katalysator 27)] wurde zu 30 g Kupfer-Chromat-Kuchen gemäß Beispiel 1 gegeben und der jeweilige Katalysator wurde gemäß Beispiel 1 unter den gleichen Reaktionsbedingungen hergestellt. Die Ergebnisse sind in Tabelle VII zusammengestellt.

Tabelle VII

Kataly- sator	Atomverhältnis Fe/Cu	1,4-Butandiol Ausbeute (Gew.-%)	Selektivität (Gew.-%)
24	0,025	57,1	98,9
25	0,05	60,3	99,3
26	0,075	48,2	96,7
27	0,15	34,2	98,4

Beispiel 8

Eine wässrige Lösung von Kobaltnitrat ($\text{Co}(\text{NO}_3)_2 \cdot 6\text{H}_2\text{O}$) [$0,446 \text{ g}$ (Katalysator 28), $0,893 \text{ g}$ (Katalysator 29), $1,786 \text{ g}$

309884/1414

(Katalysator 30) oder 2,679 g (Katalysator 31)] wurde zu 30 g eines Kupfer-Chromat-Kuchens gemäß Beispiel 1 gegeben und der jeweilige Katalysator wurde gemäß Beispiel 1 unter den gleichen Reaktionsbedingungen hergestellt. Die Ergebnisse sind in Tabelle VIII zusammengestellt.

Tabelle VIII

Kataly- sator	Atomverhältnis Co/Cu	1,4-Butandiol Ausbeute (Gew.-%)	Selektivität (Gew.-%)
28	0,025	47,1	99,4
29	0,05	54,8	98,2
30	0,10	50,1	99,1
31	0,15	56,1	98,2

Beispiel 9

Der Kupfer-Chromat-Katalysator in Pulverform mit einem Gehalt von Kalium wurde mit einer Tablettiermaschine zu Tabletten von 5 mm Durchmesser und 5 mm Höhe tablettiert. Ein Edelstahlreaktionsrohr mit einem Innendurchmesser von 28 mm und mit einer Länge von 500 mm wurde mit 30 cm³ des erhaltenen Katalysators gefüllt und γ -Butyrolacton wurde bei einem Reaktionsdruck von 100 kg/cm² und bei einer Wasserstoffgeschwindigkeit von 30 l/h (dieser Geschwindigkeitswert bezieht sich auf Normaltemperatur und Atmosphärendruck) umgesetzt.

Die Ausbeuten und die Selektivitäten hinsichtlich 1,4-Butandiol in Abhängigkeit von der Reaktionsdauer sind in Tabelle IX zusammengestellt.

Tabelle IX

Reaktionsdauer (h)	1,4-Butandiol Ausbeute (Gew.-%)	Selektivität (Gew.-%)
1	73,1	99,3
4	87,0	99,1
8	81,3	98,7
12	86,7	99,2
16	86,8	99,1
20	90,6	99,2
22	90,2	99,1

309884/1414

P A T E N T A N S P R Ü C H E

1. Verfahren zur Herstellung von 1,4-Butandiol durch Umsetzung von γ -Butyrolacton mit Wasserstoff in Gegenwart eines Kupfer-Chromat-Katalysators, dadurch gekennzeichnet, daß man einen Kupfer-Chromat-Katalysator mit einem Gehalt einer Verbindung des Kaliums, Natriums, Rubidiums, Aluminiums, Titans, Eisens, Kobalts oder Nickels oder einer Mischung derselben verwendet.
2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man einen Kupfer-Chromat-Katalysator mit einem Gehalt eines Oxids des Kaliums, Natriums, Rubidiums, Aluminiums, Titans, Eisens, Kobalts, Nickels oder einer Mischung derselben verwendet.
3. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß das Atomverhältnis der Verbindung zu der Kupfer-Komponente des Kupfer-Chromat-Katalysators 0,005 - 0,2 beträgt, berechnet als Metall der Verbindung/Cu und daß die Hydrierung des γ -Butyrolactons bei 150 - 260 °C unter einem Druck von 30 - 300 kg/cm² durchgeführt wird.
4. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß man einen Kupfer-Chromat-Katalysator verwendet, welchem ein Salz des Kaliums, Natriums, Rubidiums, Aluminiums, Titans, Eisens, Kobalts oder Nickels oder eine Mischung derselben zunächst zugesetzt wurde, welches sodann durch Zersetzung in des entsprechende Oxid umgewandelt wurde.

309884/1414

**This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning
Operations and is not part of the Official Record**

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

- BLACK BORDERS**
- IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES**
- FADED TEXT OR DRAWING**
- BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING**
- SKEWED/SLANTED IMAGES**
- COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS**
- GRAY SCALE DOCUMENTS**
- LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT**
- REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY**
- OTHER:** _____

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.